11) Veröffentlichungsnummer:

0 147 795

A₁

(12)

EUROPÄISCHE PATENTANMELDUNG

(21) Anmeldenummer: 84115892.6

(5) Int. Cl.4: C 02 F 1/72

22 Anmeldetag: 20.12.84

30 Priorităt: 30.12.83 ES 528559

(3) Veröffentlichungstag der Anmeldung: 10.07.85 Patentblatt 85/28

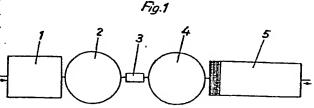
84 Benannte Vertragsstaaten: AT BE CH DE FR GB IT LI NL SE 71 Anmelder: Llatas Escrig, Ignacio Mayor, 2 Villar del Arzobispo (Valencia)(ES)

(2) Erfinder: Llatas Escrig, Ignacio Mayor, 2 Villar del Arzobispo (Valencia) (ES)

Vertreter: K\u00f6rber, Wolfhart, Dr. et al, Patentanw\u00e4lte Dipl.-Ing. H. Mitscherlich Dipl.-Ing. K. Gunschmann Dr.rer.nat. W. K\u00f6rber Dipl.Ing. J. Schmidt-Evers Dipl.-Ing. W. Melzer Steinsdorfstrasse 10 D-8000 M\u00fcnchen 22(DE)

64 Verfahren zur Abwasserreinigung.

(5) Es wird ein Verfahren zur Abwasserreinigung beschrieben, bei dem in einer Vorbehandlung die groben, schwimmenden oder nicht schwimmenden Stoffe, in Schwebe befindlichen festen Körper, Sand, Öle und nicht emulgierten Fette beseitigt werden. In einer darauffolgenden Behandlung werden mittels Ablagerung die in Schwebe befindlichen festen Körper entfernt. Nach diesen beiden Behandlungen durchläuft das zu reinigende Wasser ein drittes Becken oder Bassin, in welchem es einer starken Oxydierung mit Wasserstoffsuperoxyd mittels katalytischer Zersetzung eines Kalium]odids unterzogen wird.



5

BESCHREIBUNG

Verfahren zur Abwasserreinigung

- Die vorliegende Erfindung behandelt ein Verfahren zur Abwasserreinigung mittels chemischer Oxydierung mit dem aus der katalytischen Zersetzung des Wasserstoffsuperoxyds in ununterbrochener Reaktion mit dem Jodid/Jodpaar oder umgekehrt entstehenden Sauerstoff.
- Die Behörden Spaniens als auch die anderer Länder haben zur Pflicht gemacht, daß die ins Meer und natürlichen oder künstlichen Wasserläufe abfließenden Abwässer vorher gereinigt werden müssen, wobei diese Reinigung die Abwässer von menschlichen Tätigkeiten, entweder häuslicher oder industrieller Art, sowie auch die Wässer aus dem gemeinsamen oder einzelnen Kanalsystem betrifft.

Alle derzeitigen Verfahren zur Abwasserreinigung folgen einer wissenschaftlich festgelegten Norm, damit die Reinigung richtig und wirksam ist. Diese Norm ist folgende:

- 1. Vorbehandlung;
- 2. Primäre Behandlung;
- 30 3. Sekundäre Behandlung;
 - 4. Tertiäre Behandlung;
 - 5. Desinfektion.
- Jede dieser Phasen kann ihrerseits aus verschiedenen Arten bestehen.

- Wenn man die vorgenannten Phasen kurz zusammenfaßt, so kann man sagen, daß es folgende sind:
 - 1. Vorbehandlung

25

35

Der Zweck derselben ist die Beseitigung von schwimmender oder nicht schwimmender Materie, von in Schwebe befindlichen Körpern, Sand, Ölen und nicht emulgierten Fetten, die auf folgende Weise vorgenommen werden kann:

- a. mittels Siebung, die darin besteht, daß das Abwasser durch ein Gitter oder Sieb geleitet wird, welches eine geringere Weite hat als das, was man zu beseitigen wünscht;
- b. durch einen Entsander, um (mittels geringer Strömgeschwindigkeit des Wassers) die festen Stoffe zu entfernen, die auf dem Boden des Behälters ablagern.
- 20 2. Primäre Behandlung

Diese hat den Zweck, in Schwebe befindliche Körper zu beseitigen. Dies kann geschehen:

- a. durch Ablagerung, die dadurch erlangt wird, daß man die Geschwindigkeit des Abwasserumlaufs so weit verringert, bis ein genügend kleiner Wert erreicht wird, damit sich die ablagerungsfähige Materie auf dem Boden des Ablagerungsbeckens absetzt;
- 30 b. durch Ausflockung/Gerinnung.

Wie bekannt, ist die Ausflockung die Bildung von Flocken durch Verbindung der in einer Flüssigkeit in Schwebe befindlichen Teilchen, während die Gerinnung die durch Zusatz von chemischen Produkten gebildete Flockung ist. Beispiele: Alaun (SO₄)₃Al₂.

18 H₂O; Natriumaluminat: Al₂O₄Na₂; Ferrosulfat: SO₄Fe.7H₂O... usw.

- c. Mittels Filtrierung, die darin besteht, daß man eine in Schwebe befindliche, Stoffe enthaltende Flüssigkeit durch ein Filtriermittel fließen läßt, das zwar die Flüssigkeit durchläßt, nicht aber die festen Teilchen, die vom Filtriermittel zurückgehalten werden. Es ist dies eine die Gerinnung und Ablagerung erzänzende Operation.
- Die am meisten als Filtriermittel gebrauchten sind Sand, Anthrazit und Infusorienerde.
 - 3. Sekundäre Behandlung.

30

Sie hat die Beseitigung der löslichen anorganischen
Salze und der gelösten und halbgelösten organischen
Materie zum Zwecke. Dazu ist es notwendig, daß ein
Wachstum von Mikroorganismen (Bakterien, Mikropilzen,
Algen, Protozoen, Rötifere ...) mit oder ohne Sauerstoffzufuhr (aerober oder anaerober Prozeß) besteht.

Durch die Zunahme der Masse Mikroorganismen (auch Biomasse oder biologische Masse genannt) erreicht man, daß die gelösten Salze, Nährstoffe und organische Materie des Abwassers von den Zellen der Biomasse einverleibt werden, wodurch sich ihre Konzentration im Abwasser verringert.

Wenn Sauerstoff (aerober Prozeß) benötigt wird, wird die sekundäre Behandlung biologische Oxydation genannt.

Diese sekundäre Behandlung kann auf folgende Art erfolgen:

a. durch Stabilisierungsbecken (auch Stabilisierungslagunen genannt).

5

Diese Becken werden im Gelände mit 1 bis 3 Meter Tiefe angelegt und bilden den einfachsten biologischen Oxydationsprozeß, wenn sie auch sehr großes Gelände brauchen. Sie werden in drei Kategorien geteilt:

10

Aerobe Becken: Sie hängen von den Algen zwecks Sauerstoffzufuhr ab und infolgedessen vom Sonnenlicht. Ihre Tiefe darf nicht größer als 1,50 Meter sein. Die Retentionsdauer des Abwassers muß 2 bis 6 Tage betragen, damit dessen Reinigung wirksam ist.

15

Fakultative Becken: Diese arbeiten auf aerobe Weise an der Oberfläche und auf anaerobe am Boden. Die wirksame Retentionsdauer beträgt 7 bis 30 Tage.

20

Anaerobe Becken: Das sind diejenigen, bei denen der Gehalt an organischer Materie des Abwassers so hoch ist, daß die anaeroben Bedingungen in der ganzen Flüssigkeitsmenge konstant bleiben. Ihre wirksame Retentionsdauer ist 30 bis 50 Tage.

25

b. Durch belüftete Lagunen (auch Oxydationsteiche genannt).

Sie ähneln den Stabilisierungsbecken, ausgenommen, daß die Sauerstoffzufuhr mittels mechanischer oberflächlicher Belüfter geschieht.

30

c. Mittels Perkolationsfiltern (auch Bakterienschichten genannt).

35

Sie bestehen aus einer Steinschicht von 10 cm Durchmesser und 1 bis 3 m Tiefe, die eine große Oberfläche einnimmt und über welche das Abwasser mit einem Schwenkarm abgelagert wird. Dieses Abwasser wird beim Durchsickern durch die Wirkung der vorhandenen Mikroorganismen gereinigt.

5

10

20

d. Durch Klärschlamm (auch Belebtschlamm genannt).

Dieses Verfahren besteht in der Belüftung in einem rechteckigen Becken (5 bis 10 Stunden) und danach in einem runden Ablagerungs- und Kontaktbecken (5 bis 15 Tage). Im ersten Becken besteht ein schnelles biologisches Wachstum durch Sauerstoff- zuführung aus der Luft und Umrühren des Wassers. Im zweiten Becken wird die Mineralisierung der organischen Materie und die Ablagerung der biologischen Materie (Biomasse) vervollständigt, die wieder in das erste Becken zwecks besserer Wirkung

des Prozesses zurückgeleitet wird.

15 4. - Tertiäre Behandlung.

Nachdem das Abwasser der Vorbehandlung und der primären sowie sekundären Behandlung unterworfen worden ist, verbleibt in demselben gewöhnlich ein hoher Gehalt an in Lösung befindlichen Produkten, die in den vorangegangenen Behandlungen nicht beseitigt worden sind. Diese Produkte sind gewöhnlich ionischen oder molekularen Typs. Zum ersten Falle gehören die löslichen Mineralsalze (Schwermetalle und schädliche Metalle) und zum zweiten organische Produkte hohen Molekulargewichts (nicht biozersetzbare Verbindungen).

Diese tertiäre Behandlung hat die Beseitigung dieser Produkte zum Zweck. Die tertiäre Behandlung kann wie folgt geschehen:

80

35

25

a. Durch ionischen Austausch, in dem nach Ermittlung, ob Anion oder Kation diese Produkte fixiert, diese aus dem Abwasser nach Durchlaufen desselben durch ein spezifisches Ionenaustauscherharz ausgeschieden werden.

- b. Mittels Adsorption, welche ein physisch-chemischer oberflächlicher Vorgang ist, durch welchen gewisse Produkte großer spezifischer Oberfläche andere Produkte zurückhalten, die sich im Abwasser befanden, indem dieses mit dem Adsorptionsstoff in Verbindung gebracht wird.
- c. Durch umgekehrte Osmose, die durch Anwendung von
 Druck auf eine Lösung durchgeführt wird, die mit
 einer halbdurchlässigen Membran in Kontakt gebracht wird, durch die wohl das lösende Material,
 nicht aber das gelöste hindurchgeht.

15 5. - Desinfektion.

Man sagt, ein Wasser ist einer Desinfektionsbehandlung unterworfen worden, wenn alle Krankheitskeime entfernt worden sind.

- Es gibt verschiedene chemische Produkte, die man zu diesem Zwecke gebrauchen kann, wobei die jeweilige Anwendung von den Eigenschaften des zu desinfizierenden Wassers abhängt.
- Beispiele: übermangansaures Kali; Ozon; Chlor und deren Derivate oder dergleichen.

Das Wasserstoffsuperoxyd, welches die Basis des Verfahrens gemäß der Erfindung ist, wird zur Zeit z.B. von
30 der Firma Foret S.A. zur Beseitigung von Schwefelwasserstoff benutzt und wurde auch von Bayer AG zur Entfernung
von Hydrazin probiert. Foret S.A. mischt das Wasserstoffsuperoxyd mit dem Abwasser und wartet die Reaktion zwischen dem Peroxyd und dem Schwefelwasserstoff ab. Sie
35 gebrauchen keinen Katalysator. Bayer AG dagegen gibt nicht
an, wann oder wo sie die Mischung vornimmt, gebraucht

aber einen Katalysator, damit sich das Wasserstoffsuperoxyd zersetzt. In diesem Falle ist der Katalysator ein Palladiumharz. Die erhaltenen Ergebnisse sind nicht zufriedenstellend.

Б

10

15

20

Das Abwasserreinigungsverfahren gemäß der Erfindung besteht aus fünf Phasen, die dazu führen, daß jede Art Abwasser einer wirksamen chemisch-biologischen Reinigung nach seiner Behandlung unterzogen ist, die durch aufeinanderfolgendes Durchlaufen des Abwassers durch fünf entsprechend geeignete Becken durchgeführt wird, damit in jedem derselben eine Verfahrensphase abgewickelt wird. Von diesen fünf Phasen, deren Ablauf nachstehend erläutert wird, betrifft die erste den Wasserdurchlauf durch den Entsander/Strömungsregler, die zweite den Durchlauf durch den primären Ablagerungsfänger, bereits bei dieser Klasse von Abwasserreinigungsverfahren bekannt, während die Behandlung, der das Abwasser in den anderen drei folgenden Phasen unterzogen wird, den wesentlichen Bestandteil der Erfindung bildet.

Um die Beschreibung des Verfahrens zu erleichtern und nur zur Erläuterung,wird ein Blatt Zeichnungen beigefügt, auf welchem in der

25

Fig. 1 in Draufsicht schematisch eine Anlage oder Anzahl Becken oder Bassins dargestellt ist, in welchen das Abwasserverfahren gemäß der Erfindung durchgeführt werden kann und

80

Fig. 2 ein Vertikalschnitt durch diese Anlage ist.

Es muß hervorgehoben werden, daß diese Zeichnungen nur ein schematisches Beispiel der Reinigungsanlage oder -werks wiedergeben, welches Änderungen zwecks Anpassung

- an die jeweiligen Umstände unterworfen sein kann, weshalb sie im weitestgehenden Sinne ausgelegt werden müssen.
- Die in den erwähnten Figuren 1 und 2 dargestellten Becken oder Bassins, welche eine Kläranlage bilden, sind mit Bezugsnummern versehen, die den verschiedenen Phasen des Verfahrens entsprechen, welches in jeder durchgeführt wird, und zwar bezeichnen diese Nummern wie folgt:
- 10
 1. Sandfänger/Ablaufregler;
 - 2. Primäre Ablagerung;
 - für starke Sauerstoffzufuhr;
- 4. für schwache Sauerstoffzufuhr/sekundäre Ablagerung/Klärung
 - 5. für Filtrierung/Belebung/Schlußbelüftung.

Das Abwasserreinigungsverfahren gemäß der Erfindung

setzt sich insgesamt aus den folgenden fünf Arbeitsphasen

zusammen:

- 1. Sandfang und Ablaufregler.
- Dies erfolgt durch Zufuhr von Abwasser in das Becken
 oder Bassin 1, in welchem die schwimmenden oder nichtschwimmenden groben Stoffe, die Öle, Fette und nicht
 vermischbarer Abschaum entfernt werden. Damit die Kläranlage regelmäßig während der 24 Stunden des Tages
 arbeiten kann, ist am Auslauf dieses Beckens oder
 Bassins 1 ein Ablaufregler angebracht, mittels welchem
 der ständige und kontinuierliche Auslauf einer bestimmten Abwassermenge kontrolliert wird.
- Primäre Ablagerung, in welcher die in Schwebe befindlichen feinen Stoffe ausgeschieden werden, zu welchem Zwecke das Abwasser in das Becken oder Bassin 2 geleitet wird, wo es zur Ablagerung bleibt.

5

3. Starke Sauerstoffzufuhr, die im Becken oder Bassin 3 durchgeführt wird, in welches Wasserstoffsuperoxyd geleitet wird, das auf das Abwasser durch katalytische Zersetzung mittels Kaliumjodid (JK) wirkt, das in Verbindung mit dem Wasserstoffsuperoxyd eine ständige Oxydations-Reduktion nach folgenden Reaktionen erleidet:

A)
$$2JK + H_2O_2$$
 — $J_2 + 2K(OH)$

10

B)
$$J_2 + 2K(OH) + H_2O_2 - 2JK + 2H_2O + O_2$$

15

Der beim Verschwinden aus der Reaktion gebildete Sauerstoff bewirkt, da er ja Gas ist, daß die gesamte Reaktion (C) sich nach rechts verlagert und so die Zersetzung des Wasserstoffsuperoxyds begünstigt.

20

Bedingung dafür, daß dies geschieht, ist, daß der pH-Wert der Wasserstoffsuperoxydlösung vorher neutralisiert ist (pH7) oder in der Nähe desselben liegt. Es ist angebracht, daß der pH-Wert bei 7 oder leicht unter 7 liegt, denn bei basischen pH's ist die Wasserstoffsuperoxydlösung unbeständig.

30

25

Als Neutralisierungsmittel wird Kaliumhydroxyd K(OH) in konzentrierter Lösung und nicht in fester Form gebraucht, denn diese zersetzt das Wasserstoffsuperoxyd beim Auflösen. Als Neutralisierungsmittel könnte auch JK gemäß der Reaktion (A) verwendet werden, aber dann wäre der Verbrauch desselben größer und die Reaktion verläuft nicht so rein.

Man könnte ebenso und nachdem einmal die Lösung von
Wasserstoffsuperoxyd mit der Lösung von K(OH) neutralisiert ist, die Reaktion mit Metalloidjod (I₂) beginnen.
Dies ist der Fall mit den im Laboratorium durchgeführten
Experimenten. Die Reihenfolge der Reaktionen wäre dann
umgekehrt: die erste (B), die zweite (A), aber die

gesamte Reaktion (C) wäre dieselbe.

Die in den Laborexperimenten gebrauchte Wasserstoffsuperoxydlösung ist die im Handel von der Firma FORET, S.A.
angebotene von 30% im Gewicht. Diese hat eine Dichte von
ungefähr 1,2g/ml. Dank dieser Dichte und indem diese
Eigenschaft ausgenutzt wird, erreicht man, daß die
Wasserstoffsuperoxydlösung sich nicht mit dem zu be-

Wasserstoffsuperoxydlösung sich nicht mit dem zu behandelnden Abwasser vermischt, sondern eine andere flüssige Schicht am Boden 6 des Raumes 3 gebildet wird, und wenn sich diese Schicht gebildet hat, geht man an ihre Zersetzung durch den Katalysator.

Der Abwasserzufluss in das Becken 3 erfolgt durch die Leitung 7, die parallel zu den Raumwänden läuft und bis zu einem angebrachten Abstand vom Boden reicht. Ein Ablenker der Strömungsrichtung ist angeordnet, um zu vermeiden, daß sich das einfließende Wasser mit dem Wasserstoffsuperoxyd auf dem Boden vermischt und den Zersetzungsprozeß stört. Das bereits vorbereitete Wasserstoffsuperoxyd und die Lösung des Katalysators, Kaliumjodid (JK), werden am unteren Teil und dicht am Boden dieses Beckens 3 eingeführt, wozu die zweckmäßigen Dosierer angeordnet sind.

In diesem Raum wird erreicht, folgendes zu entfernen:
- gelöste und kolloidale organische Stoffe - lösliche
anorganische Stoffe - organisierte biologische Materie,
wobei die ersten Präzipitatsflocken erscheinen, welche
dank der Auftriebskraft des Gases Sauerstoff sich niemals
in diesem Raum 3 ablagern, sondern erst im darauffolgenden.

Б

10

15

4. Schwache Oxydation (sekundare Ablagerung/Klarung).

Diese wird im Becken oder Bassin 4 durchgeführt, wohin das Abwasser geleitet wird und das man dort ablagern läßt, um folgendes zu beseitigen die flockenbildende organische Masse; die unlöslich anorganische Masse; die tote biologische Masse, welche am Boden des Beckens Schlamm oder Dreck bildet, welcher durch einen Bodenräumer 8 aufgegriffen und gesäubert wird.

Es wird auch eine langsame Oxydation durch die Zersetzung des möglichen Wasserstoffsuperoxyds hervorgerufen, das der Sauerstoff bei seinem Aufstieg eventuell mitgerissen hat.

5. Filterung/Belebung/Schlußbelüftung.

Schließlich läßt man das Abwasser in das Becken oder
Bassin 5 laufen, das mit einer Reihe von Umrührern
und Sprudlern (in den Zeichnungen nicht dargestellt)
versehen ist, die über das ganze Becken verteilt sind,
wodurch die durch die Filtrierung entstandene Trübung
beseitigt wird; die flüchtigen oxydierten Produkte und
der Wasserstoffsuperoxyd bleiben intakt.

25

Die beschriebenen fünf Phasen des Verfahrens können mehr oder weniger 24 Stunden dauern.

Wie schon oben gesagt, sind die Vorbehandlung, welche man in dem Verfahren gemäß der Erfindung Entsandung und Strömungsregelung nennt, und die primäre Behandlung, die in diesem Verfahren mit primärer Ablagerung bezeichnet wird, mit jedem bekannten Abwasserreinigungsverfahren gemein, nicht aber der Rest der Behandlungsverfahren, die den Gegenstand dieser Erfindung bilden, mit dem man die bekannten sekundären und tertiären Behandlungsphasen

beseitigt und die biologische Oxydation mit den damit verbundenen Nachteilen unnötig macht, wie die Bildung von Biomasse, Energieverbrauch, Zeitverlust und Platzbedarf.

An deren Stelle gebraucht das Verfahren gemäß der Erfindung chemische Oxydierung durch Sauerstoff, der aus
der katalytischen Zersetzung von Wasserstoffsuperoxyd
entsteht. Auf diese Weise werden die folgenden Vorteile
gegenüber den herkömmlichen Verfahren erhalten.

10

Mit Bezug auf die Stabilisierungslagunen wäre zu sagen, daß

- sie weniger Platz benötigen,
- die Reinigung in kurzer Zeit stattfindet (1 Tag gegenüber von Monaten),
 - sie keine Infektions-, Insektenbrut- und Ansteckungskrankheits-Herde sind.

20

Was die Lagunen für Belüftung, Belebtschlamm und Perkolatorfilter anbetrifft, so

- nehmen sie weniger Raum ein,
- 25 ist die Dauer der Behandlung kürzer (1 Tag gegenüber von 1 - 5 Tagen),
 - ist der Stromverbrauch sehr gering,
- können die bekannten konventionellen, oben genannten
 Systeme nicht für Fabrikations- und Gemischtwässer
 verwendet werden, denn sie verhindern das Wachstum
 und die Lebensfähigkeit der Biomasse zufolge des
 Gehalts an toxischen und Schwermetallen dieser Abwässer,

35

 braucht man nicht das Wachstum von Biomasse abzuwarten noch ihre Zerstörung befürchten, weil sie nicht besteht,

- brauchen Schlamm oder Schmutzteile nicht von Neuem einer Behandlung unterworfen werden.
- Bezüglich der Verfahren des Ionenaustausches, der umgekehrten Osmose; Adsorption ist zu sagen:
 - das Reinigungswerk benötigte weniger Inversion,
 - die Wartung des Reinigungswerks ist rationeller.

10

15

Was die Chlorierung angeht, so

- ist die Salzmenge, die das Verfahren gemäß der Erfindung auf der Basis von Wasserstoffsuperoxyd bewirkt, sehr gering,
 - der Sauerstoff des Wasserstoffsuperoxyds ist billiger und erreichbarer als Ozon.
- Das Verfahren gemäß der Erfindung kann zur Reinigung von Industrie-, Ortschafts- und Gemischtabwässern angewandt werden, und umfaßt die folgenden Parameter:
 - A) aufgelöste organische und kolloidale Materie,
 - B) anorganische, sehr giftige Materie,

C) anorganische, verseuchende Materie,

- D) biologisch organisierte Materie.
- Das Verfahren kann in einem kurzen Zeitraum (24 Stunden 30 oder weniger), je nach dem Fall und den Bedingungen, durchgeführt werden, wie es die folgenden im Laboratorium ausgeführten Beispiele zeigen:

1			Unbehandeltes Abwasser	Behandeltes Abwasser
	1.Fall: 1	Kolibakterien	20.000.000/100 ml	O (Null)
5		Kolibakterien Detergentien	180.000.000/100 ml 15 mg/Liter	9.000/100 ml 6 mg/Liter
10		Kolibakterien Ammonium	26.000.000/100 ml 12 mg/Liter	O (Null) 8 mg/Liter
	4.Fall:	Eisen	65 mg/Liter	0,12 mg/Liter
	5.Fall:	Blei	350 mg/Liter	0,76 mg/Liter
15	6.Fall:	Kupfer	127 mg/Liter	0,24 mg/Liter

Für alle nach der Erfindung im Laboratorium durchgeführten Experimente sind stets 500 ml Abwasser und 10 ml
Wasserstoffsuperoxyd zu 30% an Gewicht (110 Volumen) gebraucht worden, wobei man bis zum Verhältnis 1000 ml
Abwasser / 1 ml Wasserstoffsuperoxyd je nach Fall und
Bedingungen gelangen kann.

Es muß hervorgehoben werden, daß das vorstehend bebeschriebene Verfahren gemäß der Erfindung durch einen
Fachmann Änderungen sekundärer Art unterzogen werden kann,
wenn dadurch nicht die wesentlichen Kennzeichen verändert
werden, die in den nachstehenden Ansprüchen zusammengefaßt werden.

ANSPRÜCHE

5

1. Verfahren zur Abwasserreinigung, das in einer Vorbehandlung des Abwassers in einem Entsandungs- und 10 Strömungsreglerbecken besteht, um die groben, schwimmenden oder nicht-schwimmenden Stoffe, in Schwebe befindlichen festen Körper, Sand, Öle und nicht emulgierten Fette zu beseitigen, und in einer darauffolgenden primären Behandlung in einem anderen 15 Becken zur Entfernung mittels Ablagerung der in Schwebebefindlichen festen Körper, dadurch gekennzeichnet, daß man nach diesen zwei ersten Phasen das zu reinigende Wasser ein drittes Becken oder Bassin (3) 20 durchlaufen läßt, in dem es einer starken Oxydierung mit Wasserstoffsuperoxyd mittels katalytischer Zersetzung eines Kalmumjodids (JK) unterzogen wird, das in Verbindung mit dem Wasserstoffsuperoxyd eine ständige Oxydierung-Reduktion nach den folgenden 25 Reaktionen erleidet:

A)
$$2JK + H_2O_2$$
 — $J_2 + 2K(OH)$

B)
$$J_2 + 2K(OH) + H_2O_2 - 2JK + 2H_2O + O_2$$

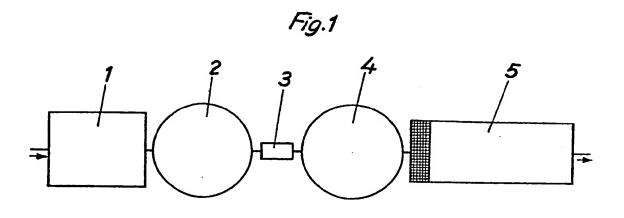
80

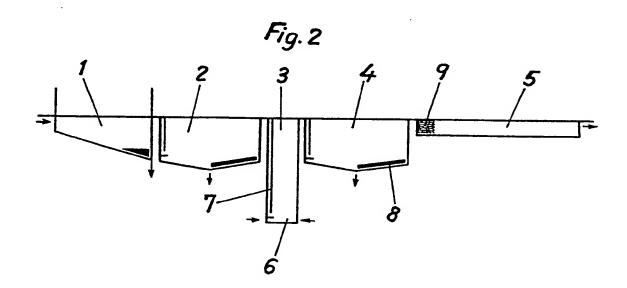
35

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß der pH-Wert der in der Reaktion des vorgenannten Anspruches gebrauchten Wasserstoffsuperoxydlösung

- vorher neutralisiert worden ist (pH7) oder in der Nähe desselben liegt, damit der gebildete Sauerstoff beim Verschwinden aus der Reaktion als Gas, das er ja ist, veranlaßt, daß sich die gesamte Reaktion (C) nach rechts verlagert und somit die Zersetzung des Wasserstoffsuperoxyds begünstigt, wobei es angebracht ist, daß der pH-Wert bei 7 oder leicht unter 7 liegt.
- 3. Verfahren nach den Ansprüchen 1 und 2, dadurch gekennzeichnet, daß als Neutralisator Ätzkalium K(OH) in konzentrierter Lösung, oder JK gemäß der Reaktion (A) des Anspruches 1 verwendet wird, wodurch die Einleitung der Reaktion mit Metalloidjod (J₂) nach Neutralisierung der Wasserstoffsuperoxydlösung verursacht wird.
- Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Lösung des verwendeten Wasserstoffsuperoxyds 30% bis 50% an Gewicht mit einer höheren Dichte ungefähr 1,2g/ml ist.
- 5. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß man das Abwasser in das Becken oder Bassin (3) starker Desoxydierung durch eine parallel zu den 25 Raumwänden liegende Leitung einlaufen läßt, die bis zu einer angemessenen Entfernung vom Boden reicht, wo ein Richtungslenker der Strömung angeordnet ist um zu vermeiden, daß das einlaufende Wasser sich mit dem Wasserstoffsuperoxyd vermischt und dadurch den 30 Zersetzungsprozeß stört, und dann das genannte bereits vorbereitete Wasserstoffsuperoxyd und die Katalysatorlösung (Kaliumjodid JK) am oberen Teil des Beckens und in Erdgleiche mittels angemessener Dosierer eingeführt werden. 35

- 6. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 5, dadurch gekennzeichnet, daß das schon mit dem Wasserstoffsuperoxyd behandelte Wasser vom dritten Becken oder Bassin (3), auf welches sich der Anspruch 1 bezieht, in ein viertes Becken oder Bassin (4) geleitet wird, wo man es ablagern läßt,indem man es einer schwachen oder langsamen Oxydierung durch Zersetzung des eventuellen Wasserstoffsuperoxyds unterwirft, das der Sauerstoff bei seinem Aufstieg mitgerissen hat, wonach man den auf dem Boden gebildeten Schlamm aufgreift und säubert.
- 7. Verfahren nach den Ansprüchen 1 bis 6, dadurch gekennzeichnet, daß das Abwasser vom vierten Becken oder Bassin (4), auf das sich der Anspruch 6 bezieht, in ein fünftes Becken oder Bassin (5) durch ein an seinem Einlauf angeordneten Sandfilter geleitet wird, indem es mittels Rührwerken und Düsen in Bewegung gehalten wird, um die durch die Filtrierung hervorgerufene Trübung, die flüchtigen sauerstoffhaltigen Produkte und den Rest des Sauerstoffs zu beseitigen, der intakt bleibt.







EUROPÄISCHER RECHERCHENBERICHT

Nummer der Anmeldung

EP 84 11 5892

	EINSCHLÄ	GIGE DOKUMENTE		
Kategorie	Kennzeichnung des Dokum der ma	ents mit Angabe, sowelt erforderlich, Bgeblichen Teile	Betrifft Anspruch	KLASSIFIKATION DER ANMELDUNG (Int. Cl.4)
Y	W.C. SCHUMB et peroxide", Seit 467-469,476-477 Publishing Corp York, US * Seiten 476-4	en ,505, Reinhold	1,2	C 02 F 1/72
Y	DE-A-2 352 856 UND SILBER-SCHE * Seite 17, Ans	(DEUTSCHE GOLD- IDEANSTALT) prüche 1,2 *	1,2	
Y	US-A-4 159 944 et al.) * Spalte 2, Zei		1,2,6	
A	CH-A- 599 060 UND SILBER-SCHE * Spalte 6, Unt	 (DEUTSCHE GOLD- IDEANSTALT) eranspruch 1 *	4	RECHERCHIERTE SACHGEBIETE (Int. Ci.4) C 02 F
A	US-A-3 781 200 * Spalte 2, Ze Zeile 8 *	 (M.G. HICKS) ile 57 - Spalte 3,	5	
		· ·	·	
Der	vorliegende Recherchenbericht wur	de für alle Patentansprüche erstellt.		
	^R DER ^{NO} PIÄAG	Apschingdalfing de I Leob Acue	TEPLY	7 J. ^{Prüter}
X : vor Y : vor and A : tec O : nic P : Zw	ATEGORIE DER GENANNTEN Din besonderer Bedeutung allein in besonderer Bedeutung in Vertderen Veröffentlichung derselbe hnologischer Hintergrund htschriftliche Offenbarung ischenliteratur Erlindung zugrunde liegende T	petrachtet nach pindung miteiner D: in de- pin Kategorie L: aus a	dem Anmeldedai r Anmeldung ang Indern Gründen s	ent, das jedoch erst am oder tum veröffentlicht worden ist geführtes Dokument angeführtes Dokument Patentfamilie, überein-

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:				
BLACK BORDERS				
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES				
☐ FADED TEXT OR DRAWING				
BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING				
SKEWED/SLANTED IMAGES				
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS				
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS				
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT				
\square REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY				
□ OTHER:				

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.